

(12) NACH DEM VERTRAG ÜBER DIE INTERNATIONALE ZUSAMMENARBEIT AUF DEM GEBIET DES  
PATENTWESENS (PCT) VERÖFFENTLICHTE INTERNATIONALE ANMELDUNG

(19) Weltorganisation für geistiges Eigentum  
Internationales Büro



(43) Internationales Veröffentlichungsdatum  
10. Januar 2002 (10.01.2002)

PCT

(10) Internationale Veröffentlichungsnummer  
**WO 02/02652 A2**

(51) Internationale Patentklassifikation<sup>7</sup>: C08F 10/02, 4/00

Limburgerhof (DE). RAUSCHENBERGER, Volker [DE/DE]; Schumannstrasse 18, D-67304 Eisenberg (DE). ROSENDORFER, Philipp [DE/DE]; Karolinenstrasse 50, D-67434 Neustadt (DE). WULFF-DÖRING, Joachim [DE/DE]; Hanns-Fay-Strasse 4, D-67227 Frankenthal (DE). SCHWEIER, Günther [DE/DE]; Friedrich-Pietzsch-Strasse 14, D-67159 Friedelsheim (DE). LUX, Martin [DE/DE]; Mainstrasse 4, D-67125 Dannstadt-Schauernheim (DE). BAUER, Peter [DE/DE]; Erich-Kästner-Strasse 13, D-67071 Ludwigshafen (DE).

(21) Internationales Aktenzeichen: PCT/EP01/07410

(22) Internationales Anmeldedatum:  
28. Juni 2001 (28.06.2001)

(25) Einreichungssprache: Deutsch

(26) Veröffentlichungssprache: Deutsch

(81) Bestimmungsstaaten (national): CN, JP, KR, US.

(30) Angaben zur Priorität:  
100 32 057.0 5. Juli 2000 (05.07.2000) DE

(84) Bestimmungsstaaten (regional): europäisches Patent (AT, BE, CH, CY, DE, DK, ES, FI, FR, GB, GR, IE, IT, LU, MC, NL, PT, SE, TR).

(71) Anmelder (für alle Bestimmungsstaaten mit Ausnahme von US): BASELL POLYOLEFINE GMBH [DE/DE]; Am Yachthafen 2, D-77694 Kehl (DE).

Veröffentlicht:  
— ohne internationalen Recherchenbericht und erneut zu veröffentlichen nach Erhalt des Berichts

(72) Erfinder; und  
(75) Erfinder/Anmelder (nur für US): SCHNEIDER, Martin [DE/DE]; Martin-Greif-Strasse 20, D-67065 Ludwigshafen (DE). KARER, Rainer [DE/DE]; Oskar-Schlemmer-Ring 48, D-67657 Kaiserslautern (DE). LILGE, Dieter [DE/DE]; Max-Planck-Strasse 7, D-67117

Zur Erklärung der Zweibuchstaben-Codes und der anderen Abkürzungen wird auf die Erklärungen ("Guidance Notes on Codes and Abbreviations") am Anfang jeder regulären Ausgabe der PCT-Gazette verwiesen.



A2

(54) Title: SUSPENDED CHROME CATALYST CONTAINING TITANIUM AND THE USE THEREOF FOR PRODUCING ETHYLENE HOMOPOLYMERS AND COPOLYMERS

WO 02/02652

(54) Bezeichnung: GETRÄGERTER, TITANISIERTER CHROM-KATALYSATOR UND SEINE VERWENDUNG ZUR HERSTELLUNG VON ETHYLENHOMOPOLYMERISATEN UND -COPOLYMERISATEN

(57) Abstract: The invention relates to novel suspended chrome catalysts for the homopolymerization of ethylene and the copolymerization of ethylene and  $\alpha$ -olefins, to a method for the production thereof and to the use thereof for the polymerization of olefins.

(57) Zusammenfassung: Neue geträgerte, titanisierte Chrom-Katalysatoren für die Homopolymerisation von Ethylen und die Copolymerisation von Ethylen mit  $\alpha$ -Olefinen, ein Verfahren zu deren Herstellung, sowie deren Verwendung zur Polymerisation von Olefinen.

Geträgerter, titanisierter Chrom-Katalysator und seine Verwendung zur Herstellung von Ethylenhomopolymerisaten und -copolymerisaten

5 Beschreibung

Die vorliegende Erfindung betrifft neue geträgerete, titanisierte Chrom-Katalysatoren für die Homopolymerisation von Ethylen und die Copolymerisation von Ethylen mit  $\alpha$ -Olefinen, ein Verfahren zu 10 deren Herstellung, sowie deren Verwendung zur Polymerisation von Olefinen.

Ethylenhomopolymere und Copolymerne von Ethylen mit höheren  $\alpha$ -Olefinen wie 1-Buten, 1-Penten, 1-Hexen oder 1-Okten können z.B. mit 15 geträgereten Titanverbindungen, den sogenannten Ziegler-Natta Katalysatoren, aber auch mit geträgereten Chromverbindungen, den sogenannten Phillips-Katalysatoren dargestellt werden. Bei der Verwendung der Polyethylenhomo- und -copolymere z.B. für das Blasfolienextrusionsverfahren ist es dabei wichtig, dass diese eine 20 gute Ausgewogenheit zwischen mechanischen Eigenschaften und Verarbeitbarkeit besitzen.

Es ist bekannt, dass geträgerete Chrom-Katalysatoren sehr gut geeignet sind, Polyethylencopolymere mit guten mechanischen Eigen- 25 schaften zu liefern. Die Eigenschaften der in der Polymerisation erhaltenen Polymere sind von der Art und Weise der Darstellung des verwendeten Chrom-Katalysators abhängig, insbesondere von der Art des Trägermaterials, wie z.B. dessen chemischer Struktur, Aufbau, Oberfläche oder Porenvolumen, der Art der verwendeten 30 Chromverbindung, der Anwesenheit von weiteren Verbindungen wie z.B. Titanverbindungen, Aluminiumalkyle oder Kohlenmonoxid, der Reihenfolge des Aufbringes der verschiedenen Komponenten oder auch der Art der Calcinierung und Aktivierung. Es ist eine Kombination der verwendeten Ausgangsmaterialien zusammen mit der spe- 35 ziellen Trägerungsrezeptur, die dann den gewünschten Chrom-Katalysator für die Darstellung der Polymere entsprechend dem Anforderungsprofil der spezifischen Anwendungsgebiete ergibt.

40 Die geträgereten Chrom-Katalysatoren sind oftmals titanisiert, d.h. sie enthalten ausser der Chromverbindung variable Anteile einer Titanverbindung, mit deren Hilfe z.B. Einfluss auf die Mollmassenverteilung und den HLMI (High load melt index) genommen werden kann.

45 So wird z.B. in EP-A-882740 ein Verfahren zur Herstellung eines geträgereten Chrom-Katalysators beschrieben, wobei das Trägermate-

rial eine spezifische Oberfläche von 450 bis 600 m<sup>2</sup>/g besitzt und zuerst die Chromkomponente und anschliessend die Titanverbindung auf den Träger aufgebracht wird, wobei die Titanisierung bei Temperaturen von mindestens 300 °C erfolgt.

5

EP-A-882741 lehrt, dass Polyethylen mit günstigen Reissfestigkeiten bei Verwendung eines geträgererten Chrom-Katalysators erhalten werden, dessen Trägermaterial eine spezifische Oberfläche von mindestens 400 m<sup>2</sup>/g besitzt und vor der Verwendung dehydratisiert 10 wurde und wobei zuerst die Chromkomponente und anschliessend die Titanverbindung auf den Träger aufgebracht wird.

In WO 97/48742 werden Polymerisationskatalysatoren, welche Kieselgele mit einer Partikelgrösse von 5 bis 250 µm, einer spezifischen Oberfläche von 10 bis 1000 m<sup>2</sup>/g und einem AQI Wert (attrition quality index, als Maß für die Abriebfestigkeit) grösser 10 beschrieben, wobei die Primärpartikel mittels eines Binders lose miteinander verknüpft sind. Als aktive Metallkomponenten können 20 unter anderem Chromverbindungen verwendet werden. Es sind jedoch keine Angaben zur Darstellung von titanisierten Phillips-Katalysatoren enthalten.

Obwohl mit vielen der Rezeptur/Komponenten Kombinationen schon 25 recht gute mechanische Eigenschaften bei den so hergestellten Polymeren erhalten werden können, sind oft Probleme mit der Blasenstabilität beim Folienblasverfahren zu beobachten.

Der vorliegenden Erfindung lag daher die Bereitstellung neuer 30 Ethylenpolymerivate zugrunde, welche einerseits gute mechanische Eigenschaften und andererseits eine gute Blasenstabilität bei Verwendung im Folienblasverfahren besitzen.

Demgemäss wurde nun ein Verfahren zur Herstellung von geträgerten, titanisierten Chrom-Katalysatoren gefunden, dadurch gekennzeichnet, dass es folgende Schritte umfasst:

- A) Kontaktieren eines sphärischen, sprühgetrockneten, oxidischen 40 Trägermaterials in einer Suspension mit einer Titanverbindung,
- B) Kontaktieren des so behandelten Trägermaterials in einer Suspension mit einer Chromsalzlösung und anschliessendes Entfernen des Lösungsmittels,  
45

- c) optional Calcinierung des nach Schritt B) erhaltenen Prækatalysators in einer Inertgasatmosphäre bei Temperaturen grösser 280°C und anschließende
- 5 D) Aktivierung des nach Schritt B) oder C) erhaltenen Prækatalysators in einer sauerstoffhaltigen Atmosphäre bei Temperaturen von 500°C bis 800°C.

Weiterhin betrifft die Erfindung neue geträgerete, titanisierte Chrom-Katalysatoren, die für die Polymerisation von Ethylen und gegebenenfalls weiterer Comonomerer geeignet sind, erhältlich nach dem erfindungsgemässen Verfahren. Im folgenden wird dieser neue geträgerete, titanisierte Chrom-Katalysator für die Homopolymerisation von Ethylen und die Copolymerisation von Ethylen mit α-Olefinen der Kürze halber als "erfindungsgemässer Chrom-Katalysator" bezeichnet.

Dementsprechend wurde nun gefunden, dass bei Verwendung der erfindungsgemäßen Chrom-Katalysatoren, Polyethylenhomo- vor allem aber -copolymere mit besonders guten mechanischen Eigenschaften und gleichzeitig hoher Blasenstabilität erhalten werden können. Die erhaltenen Filmprodukte zeichnen sich zudem durch ein sehr geringes Stippenniveau aus.

25 Im Hinblick auf den Stand der Technik war es nicht zu erwarten gewesen, dass mit Hilfe dieser Massnahme die gesteckten Ziele, gute mechanischen Eigenschaften bei gleichzeitig hoher Blasenstabilität der Folien aus den erfindungsgemäßen Ethylenhomopolymerisaten und -copolymerisaten, erreicht werden kann.  
30

Ein weiterer Gegenstand der Erfindung ist ein Verfahren zur Herstellung von Ethylenhomopolymerisaten und -copolymerisaten mit α-Olefinen durch Polymerisation von Ethylen oder von Gemischen aus Ethylen und α-Olefinen unter Verwendung von mindestens einem erfindungsgemässen Chrom-Katalysator, die daraus erhältlichen Ethylenhomopolymerisate und -copolymerisate und deren Verwendung zur Herstellung von Folien.

40 Ein erfindungsgemäss wesentlicher Bestandteil des erfindungsgemässen Chrom-Katalysators ist das sphärische, sprühgetrocknete, oxidische Trägermaterial.

Das sphärische, sprühgetrocknete, oxidische Trägermaterial im folgenden der Kürze halber einfach als Trägermaterial bezeichnet, 45 ist üblicherweise ein poröser, anorganischer Feststoff der noch Hydroxygruppen enthalten kann. Beispiele für diese Feststoffe, die im übrigen dem Fachmann bekannt sind, sind Aluminiumoxid,

Siliziumdioxid (Silicagel), Titandioxid oder deren Mischoxide, oder Aluminiumphosphat. Weitere geeignete Trägermaterialien können durch Modifizierung der Porenoberfläche z.B. mit Verbindungen der Elemente Bor (BE-A-61,275), Aluminium (US 4,284,5,27), Silizium (EP-A 0 166 157) oder Phosphor (DE-A 36 35 715) erhalten werden. Bevorzugt wird ein Silicagel verwendet.

Das bevorzugte Trägermaterial wird u.a. durch Sprühtrocknung von vermahlenen, entsprechend gesiebten Hydrogelen, welche hierzu mit Wasser oder einem aliphatischen Alkohol vermischt werden, hergestellt. Bei den sogenannten Primärpartikeln handelt es sich um poröse, granuläre Partikel aus dem entsprechend gemahlenen und gesiebten Hydrogel mit einem mittleren Teilchendurchmesser von 1 bis 20 µm, bevorzugt 1 bis 5 µm. Bevorzugt werden gemahlene und gesiebte  $\text{SiO}_2$ -Hydrogele verwendet.

Im allgemeinen liegt der mittlere Teilchendurchmesser der Trägerteilchen im Bereich von 10 und 1000 µm, bevorzugt im Bereich von 20 bis 120 µm, und besonders bevorzugt im Bereich von 30 bis 100 µm.

Das Porenvolumen des verwendeten Trägermaterials liegt im Bereich von 0,5 bis 3 ml/g, bevorzugt von 1 bis 2 ml/g und besonders bevorzugt von 1 bis 1,6 ml/g.

Ausserdem ist es erfindungsgemäss von Vorteil, wenn die Trägerteilchen eine spezifische Oberfläche von 50 bis 600  $\text{m}^2/\text{g}$  aufweisen. Werden Trägergelteilchen von geringerer spezifischer Oberfläche verwendet, so wird die katalytische Wirksamkeit der betreffenden Chrom-Katalysatoren im allgemeinen verringert. Dagegen haben Chrom-Katalysatoren auf der Basis von Trägergelteilchen einer spezifischen Oberfläche von > 600  $\text{m}^2/\text{g}$  meist eine vergleichsweise geringe Abriebfestigkeit. Bevorzugt sind Trägergelteilchen mit einer spezifischen Oberfläche von 300 bis 600  $\text{m}^2/\text{g}$  und besonders bevorzugt von 300 bis 550  $\text{m}^2/\text{g}$ .

Die spezifische Oberfläche und das mittlere Porenvolumen werden durch Stickstoff-Adsorption gemäss der BET Methode, wie z.B. in S. Brunauer, P. Emmett und E. Teller im Journal of the American Chemical Society, 60, (1939), Seite 209-319 beschrieben, bestimmt.

Die erfindungsgemäss verwendeten Träger teilchen besitzen ausserdem einen mittleren Porendurchmesser von 80 bis 250 Å, bevorzugt von 90 bis 210 Å und besonders bevorzugt von 95 bis 200 Å. Der mittlere Porendurchmesser in Å wird errechnet, indem man den Zah-

lenwert des mittleren Porenvolumen (in cm<sup>3</sup>/g) durch den Zahlenwert der spezifischen Oberfläche (in m<sup>2</sup>/g) teilt und diesen Wert mit 40000 multipliziert.

5 Die Herstellung und Eigenschaften geeigneter Trägermaterialien ist z.B. WO 97/48743 und den darin zitierten Schriften zu entnehmen. Geeignete Trägermaterialien sind auch im Handel bekannt und erhältlich.

10 Das Trägermaterial kann vor der Verwendung in dem erfindungsgemäßen Verfahren auch schon partiell oder ganz modifiziert werden. Das Trägermaterial kann z.B. unter oxidierenden oder nicht-oxidierenden Bedingungen bei Temperaturen von 200 bis 1000°C, gegebenenfalls in Gegenwart von Fluorierungsmitteln, wie beispielsweise Ammoniumhexafluorosilikat, behandelt werden. So kann unter anderem der Wasser- und/oder OH-Gruppengehalt variiert werden. Bevorzugt wird das Trägermaterial vor seiner Verwendung im erfindungsgemäßen Verfahren im Vakuum 1 bis 10 Stunden bei 100 bis 200°C getrocknet.

15

20 In Schritt A) wird das Trägermaterial in einer Suspension mit einer Titanverbindung kontaktiert. Als Titanverbindung wird bevorzugt eine vierwertige Verbindung der Formel (RO)<sub>n</sub>X<sub>4-n</sub>Ti eingesetzt, wobei die Reste R gleich oder verschieden sind und aus einem Si- oder C-organischen Substituenten mit 1 bis 20 C-Atomen bestehen, wie z.B. einem C<sub>1</sub>-C<sub>20</sub> linearem, verzweigten oder cyclischen Alkyl wie z.B. Methyl, Ethyl, n-Propyl, iso-Propyl, n-Butyl, sec.-Butyl, iso-Butyl, tert.-Butyl, n-Pentyl, sec.-Pentyl, iso-Pentyl, n-Hexyl, Cyclohexyl, n-Heptyl und n-Octyl, einem C<sub>6</sub>-C<sub>18</sub>-Aryl, wie z.B. Phenyl, 1-Naphthyl, 2-Naphthyl, 1-Anthryl, 2-Anthryl, 9-Anthryl und 1-Phenanthryl oder einem Trialkylsilyl, wie z.B. Trimethylsilyl oder Triethylsilyl. Bevorzugt ist R ein lineares oder verzweigtes C<sub>1</sub>-C<sub>6</sub> Alkyl wie z.B. Methyl, Ethyl, n-Propyl, iso-Propyl, n-Butyl, sec.-Butyl, iso-Butyl, tert.-Butyl, n-Pentyl oder n-Hexyl. Als X kommen Halogene wie Fluor, Chlor, Brom oder Jod in Betracht, bevorzugt Chlor. n ist eine Zahl von 0 bis 4 und bevorzugt 4. Bevorzugt ist die Titanverbindung im Suspensionsmittel löslich, daher werden Titantetraalkoxide bevorzugt eingesetzt, weil sie in sehr vielen Lösungsmitteln gute Löslichkeiten besitzen. Als Suspensionsmittel eignen sich besonders C<sub>4</sub>-bis C<sub>8</sub>-Alkane wie Isobutan, Isopentan, n-Pantan, n-Hexan, n-Heptan oder n-Octan.

25

30

35

40

45

Meist wird das Trägermaterial mit dem Suspendiermittel aufgeschlämmt und dazu die Titanverbindung zugegeben. Es ist jedoch z.B. auch möglich die Titanverbindung im Suspendiermittel zu lö-

sen und anschliessend zum Trägermaterial zuzugeben. Bevorzugt wird das Trägermaterial vor Zugabe der Titanverbindung mit dem Suspendiermittel und und gewünschtenfalls einer Säure, bevorzugt einer C<sub>1</sub>-C<sub>6</sub> Carbonsäure, wie Ameisensäure oder Essigsäure und be-  
5 sonders bevorzugt Ameisensäure für 10 bis 120 Minuten aufge-  
schlämmt.

Im allgemeinen erfolgt die Beladung in einem Gewichtsverhältnis von Trägergelteilchen:Ti von 100:0,1 bis 100:12, insbesondere  
10 100:1 bis 100:6.

Reaktionsschritt A) kann bei Temperaturen von 0 bis 100°C durchgeführt werden. Aus Kostengründen wird Raumtemperatur bevorzugt.  
Vor dem anschliessenden Schritt B) kann das Lösungsmittel und/  
15 oder die Säure ganz oder teilweise abdestilliert werden. Bevor-  
zugt wird der titanisierte Träger aus Schritt A) vor der weiteren Umsetzung isoliert und von Suspendiermittel und Säure weitgehend befreit.

20 In Reaktionsschritt B) wird die aus A) erhaltene Zwischenstufe in einer Suspension mit einer Chromsalzlösung kontaktiert und anschliessend das Lösungsmittel entfernt.

Beispiele geeigneter Chromverbindungen sind ausser Chromtrioxid und Chromhydroxid Salze des dreiwertigen Chroms mit organischen und anorganischen Säuren wie Chromacetat, -oxalat, -sulfat und -nitrat sowie Chelate des dreiwertigen Chroms wie Chromacetylacetonat. Hiervon werden Chrom(III)-nitrat-9-hydrat und Chromacetylacetonat ganz besonders bevorzugt verwendet.

30 Vorzugsweise wird die aus A) erhaltene Zwischenstufe in Wasser oder Methanol mit der Chromverbindung kontaktiert. Bevorzugt wird hierbei die Chromkomponente in Wasser oder Methanol gelöst und anschliessend mit der Zwischenstufe aus A) vermischt. Die Reaktionzeit liegt hierbei zwischen 10 Minuten bis 5 Stunden.  
35

Im allgemeinen erfolgt die Beladung in einem Gewichtsverhältnis von Trägergelteilchen:Chrom von 100:0,1 bis 100:10, insbesondere 100:0,3 bis 100:3.

40 Anschliessend wird das Lösungsmittel, vorzugsweise bei Temperaturen von 20 bis 150°C und Drücken von 10 mbar bis 1 mbar entfernt. Der so erhaltene Prækatalysator kann vollständig trocken sein oder eine gewisse Restfeuchte aufweisen. Allerdings sollen die 45 flüchtigen Bestandteile nicht mehr als 20, insbesondere nicht

mehr als 10 Gew.-%, bezogen auf den noch nicht aktivierten chrom-haltigen Prækatalysator, betragen.

Der aus Reaktionsschritt B) erhaltene Prækatalysator kann gleich 5 Schritt D) unterzogen werden oder aber vorher in Schritt C) in einer wasserfreien Inertgasatmosphäre bei Temperaturen grösser 280°C calciniert werden. Bevorzugt wird die Calcinierung bei Temperaturen zwischen 280 und 800°C in einem Wirbelbett für 10 bis 1000 Minuten durchgeführt.

10 Die so erhaltene Zwischenstufe aus Schritt B) oder C) wird dann in Schritt D) unter oxidierenden Bedingungen, beispielsweise in einer sauerstoffhaltigen Atmosphäre bei Temperaturen von 400 bis 1000°C aktiviert. Vorzugsweise wird die aus Schritt B) oder C) erhaltene Zwischenstufe im Wirbelbett direkt durch Austausch des Inertgases gegen ein sauerstoffhaltiges Gas und durch Erhöhung der Temperatur auf die Aktivierungstemperatur aktiviert. Vorteilhafterweise wird hierbei in einem wasserfreien, Sauerstoff in einer Konzentration von über 10 Vol.-% enthaltenden Gasstrom wäh- 20 rend 10 bis 1000 Minuten, insbesondere 150 bis 750 Minuten, auf 400 bis 1000°C, insbesondere 500 bis 800°C, erhitzt und danach auf Raumtemperatur abgekühlt, wodurch der erfindungsgemäss zu verwen-dende Phillipskatalysator resultiert. Die Maximaltemperatur der Aktivierung ist dabei unterhalb, bevorzugt mindestens 20 bis 100°C 25 unterhalb der Sintertemperatur der Zwischenstufe aus Schritt B), bzw. C). Diese Oxidation kann auch in Gegenwart geeigneter Fluorierungsmittel, wie beispielsweise Ammoniumhexafluorsilikat, er-folgen.

30 Der erfindungsgemäss Chrom-Katalysator weist vorteilhaftweise einen Chromgehalt von 0,1 bis 5 und insbesondere 0,3 bis 2 Gew.-% und einen Titangehalt von 0,5 bis 10 und insbesondere 1 bis 5 Gew.-% auf.

35 Die erfindungsgemässen Katalysatorsysteme zeichnen sich durch eine geringe Induktionsperiode bei der Alk-1-enpolymerisation aus.

Der resultierende erfindungsgemäss zu verwendende Chrom-Katalysa-tor kann vor seiner Verwendung auch noch in Suspension oder in 40 der Gasphase reduziert werden, beispielsweise durch Ethylen und/ oder α-Olefine, Kohlenmonoxid oder Triethylboran oder er kann durch Silylierung modifiziert werden. Das molare Verhältnis von Reduktionsmittel zu Chrom (des zu reduzierenden erfindungsgemäßen 45 Chrom-Katalysators) liegt üblicherweise im Bereich von 0,05:1 bis

500:1, vorzugsweise 0,1:1 bis 50:1, insbesondere von 0,5:1 bis 5,0:1.

In Suspension liegt die Reduktionstemperatur im allgemeinen im Bereich von 10 bis 200°C, vorzugsweise im Bereich von 10 bis 100°C und der Druck im Bereich von 0,1 bis 500 bar, vorzugsweise im Bereich von 1 bis 200 bar.

Die Reduktionstemperatur im Wirbelschichtverfahren liegt üblicherweise im Bereich von 10 bis 1000°C, vorzugsweise 10 bis 800°C, insbesondere 10 bis 600°C. In der Regel führt man die Gasphasenreduktion im Druckbereich von 0,1 bis 500 bar, vorzugsweise im Bereich von 1 bis 100 bar und insbesondere im Bereich von 5 bis 20 bar durch.

15

Bei der Gasphasenreduktion wird im allgemeinen der zu reduzierende Chrom-Katalysator in einem Wirbelbettreaktor mit einem internen Trägergasstrom, beispielsweise Stickstoff oder Argon, gewirbelt. Der Trägergasstrom wird üblicherweise mit dem Reduktionsmittel beladen, wobei unter Normalbedingungen flüssige Reduktionsmittel vorzugsweise einen Dampfdruck von mindestens 1 mbar haben.

Der erfindungsgemäße Chrom-Katalysator eignet sich hervorragend für die Herstellung von Homopolymerisaten des Ethylens und Copolymerisaten des Ethylens mit α-Olefinen in den üblichen, für die Polymerisation von Olefinen bekannten Verfahren bei Temperaturen im Bereich von 20 bis 300°C und unter Drücken von 5 bis 400 bar, wie Lösungsverfahren, Suspensionsverfahren im Rührautoklaven oder im Schleifenreaktor, gerührte Gasphase oder Gasphasenwirbelschichtverfahren, die kontinuierlich oder auch diskontinuierlich durchgeführt werden. Die vorteilhaften Druck- und Temperaturbereiche zur Durchführung des Verfahrens hängen demgemäß stark von der Polymerisationsmethode ab.

35

Insbesondere werden in diesen Polymerisationsverfahren Temperaturen zwischen 50 und 150°C, vorzugsweise zwischen 70 und 120°C, und Drücke i.a. im Bereich von 1 bis 400 bar eingestellt. Als Lösungsmittel oder Suspensionsmittel können inerte Kohlenwasserstoffe, wie iso-Butan, oder aber die Monomeren selbst, wie beispielsweise höheren Olefine wie z.B. Propen, Buten oder Hexen in verflüssigtem oder flüssigem Zustand verwendet werden. Der Feststoffgehalt der Suspension liegt i.a. im Bereich von 10 bis 80 Gew.%. Es kann sowohl diskontinuierlich, z.B. in Rührautoklaven, als auch kontinuierlich, z.B. in Rohrreaktoren, bevorzugt in Schleifreaktoren, gearbeitet werden. Insbesondere kann nach dem

Phillips-PF-Verfahren, wie in der US-3 242 150 und US-3 248 179 beschrieben, gearbeitet werden.

- Von den genannten Polymerisationsverfahren ist erfahrungsgemäss 5 die Gasphasenpolymerisation, insbesondere in Gasphasenwirbelschicht-Reaktoren bevorzugt. Es hat sich gezeigt, dass trotz der vielfältigen Bearbeitungsschritte und der sprühgetrockneten Trägermaterialien kein Feinstaub während der Gasphasenpolymerisation gebildet wird. In der Regel wird dort eine Temperatur einge- 10 stellt, die mindestens einige Grad unter der Erweichungstemperatur des Polymerisates liegt. Die Gasphasenpolymerisation kann auch in der sogenannten condensed, supercondensed oder superkritischen Fahrweise durchgeführt werden.
- 15 Die verschiedenen oder auch gleichen Polymerisationsverfahren können auch wahlweise miteinander in Serie geschaltet sein und so eine Polymerisationskaskade bilden. Die besondere Katalysatorzusammensetzung ermöglicht es jedoch ohne weiteres die erfahrungsgemässen Polymerisate aus einem einzigen Reaktor zu erhalten.

- 20 Beispiele für geeignete  $\alpha$ -Olefine, welche mit Ethylen copolymerisiert werden können, sind Mono- und Diolefine mit drei bis 15 Kohlenstoffatomen im Molekül. Gut geeigneter  $\alpha$ -Olefin dieser Art sind Propen, 1-Buten, 1-Penten, 1-Hexen, 1-Octen, 1-Decen, 25 1-Dodecen oder 1-Pentadecen sowie die konjugierten und nicht konjugierten Diolefine Butadien, Penta-1,3-dien, 2,3-Dimethylbutadien, Penta-1,4-dien, Hexa-1,5-dien und Vinylcyclohexen. Auch Mischungen dieser Comonomeren können verwendet werden. Vorzugsweise verwendet man 1-Buten, 1-Hexen oder 1-Octen und insbesondere 30 1-Hexen.

zur Steuerung der Molmasse kann vorteilhaft Wasserstoff als Reglersubstanz bei der Polymerisation eingesetzt werden.

- 35 Es hat sich als vorteilhaft erwiesen, die Polymerisation der Alk-1-ene mit den erfahrungsgemässen Katalysatoren in Gegenwart von Organometallverbindungen der ersten, zweiten, dritten oder vierten Hauptgruppe oder der zweiten Nebengruppe des Periodensystems der Elemente durchzuführen. Gut geeignete derartige 40 Verbindungen sind homoleptische  $C_1$ - bis  $C_{10}$ -Alkyle des Lithiums, Bors, Aluminiums oder Zinks wie n-Butyllithium, Triethylbor, Trimethylaluminium, Triethylaluminium, Triisobutylaluminium, Tributylaluminium, Trihexylaluminium, Trioctylaluminium und Diethylzink. Ferner sind auch noch  $C_1$ - bis  $C_{10}$ -Dialkylaluminiumalkoxide 45 wie Diethylaluminiummethoxid gut geeignet. Weiterhin können Dimethylaluminiumchlorid, Methylaluminiumdichlorid, Methyl-aluminiumsesquichlorid oder Diethylaluminiumchlorid eingesetzt werden. Be-

10

sonders bevorzugt ist n-Butyllithium als Organometallverbindung. Auch Mischungen der oben beschriebenen Organometallverbindungen sind im allgemeinen gut geeignet, wobei das Mischungsverhältnis nicht kritisch ist.

5

Das molare Verhältnis Organometallverbindung:Chrom liegt üblicherweise im Bereich von 0,1:1 bis 50:1, vorzugsweise im Bereich von 1:1 bis 50:1. Da viele der Aktivatoren, wie z.B. Aluminiumalkyle jedoch auch gleichzeitig zur Entfernung von Katalysatortrgiften verwendet werden (sogenannte scavenger), ist die eingesetzte Menge von der Verunreinigung der übrigen Einsatzstoffe abhängig. Der Fachmann kann jedoch durch einfaches Probieren die optimale Menge bestimmen.

15 Die erfindungsgemäßen Chrom-Katalysatoren können auch zusammen mit einem anderen zur Polymerisation von  $\alpha$ -Olefinen geeigneten Katalysator in den obigen Polymerisationsverfahren verwendet werden. Bevorzugt wird der erfindungsgemäße Chrom-Katalysator zusammen mit einem anderen, für die Polymerisation von  $\alpha$ -Olefinen üblichen, geträgerten Chrom-Katalysator verwendet. Der Einsatz von zwei verschiedenen geträgerten Chrom-Katalysatoren ist z.B. in WO 92/17511 beschrieben. Auch können zwei oder mehr der erfindungsgemäßen Chrom-Katalysatoren gleichzeitig polymerisiert werden. Besonders bevorzugt wird zur Polymerisation ein erfindungsgemäßer Chrom-Katalysator zusammen mit einem geträgerten, nicht titanisierten Chrom-Katalysator, welcher durch ein Verfahren herstellbar ist, in dem ein sphärisches, sprühgetrocknetes Trägermaterial gemäß den oben beschriebenen Schritten B) bis D) behandelt wird, eingesetzt. Die bevorzugten Ausführungsformen dieses nicht titanisierten, geträgerten Chrom-Katalysators sind üblicherweise gleich wie für den erfindungsgemäßen titanisierten Chrom-Katalysator. Die Aktivierung der beiden Katalysatoren kann getrennt oder gemeinsam erfolgen. Das mengenmässige Verhältnis von nicht titanisiertem zu titanisierten Chrom-Katalysator liegt im Bereich von 3:1 bis 1:3, bevorzugt von 2:1 bis 1:3 und besonders bevorzugt von 1:1 bis 1:2. Vorzugsweise werden die beiden Katalysatoren zuerst gemischt und dann gemeinsam aktiviert. Diese Kombination ergibt besonders vorteilhafte Filmprodukte mit guten Blasenstabilitäten und guten mechanischen Eigenschaften. Mischungen aus titanisierten und nicht titanisierten geträgerten Chrom-Katalysatoren sind z.B. in US-3 798 202 beschrieben, wobei hier jedoch die Titanisierung erst nach der Trägerung der Chromkomponente erfolgt. Solch eine Reihenfolge zeigt die erfindungsgemäßen Vorteile für die vorliegenden Trägermaterialien nicht.

## 11

Die beiden verschiedenen Phillips-Katalysatoren, der titanisierte und der nicht titanisierte Chrom-Katalysator können, bevor sie mit dem Monomeren in Berührung kommen, vermischt werden und dann gemeinsam in den Reaktor dosiert werden, oder sie können getrennt 5 voneinander zum Beispiel an mehreren Stellen in den Reaktor dosiert werden.

Die erfindungsgemäßen Homo- und copolymerisate des Ethylens haben üblicherweise eine Dichte, gemessen nach DIN 53479, im Bereich von 0,9 bis 0,97 g/cm<sup>3</sup>, vorzugsweise im Bereich von 0,92 bis 10 0,96 g/cm<sup>3</sup> und besonders bevorzugt im Bereich von 0,925 bis 0,945 g/cm<sup>3</sup> und eine Schmelzflussrate (Melt Flow Index, MFI (190°C/2,16 kg), bzw. HLMI (190°C/21,6 kg)), gemessen nach DIN 53735 unter unterschiedlichen Belastungsgewichten (in Klammern), wobei der MFI 15 im Bereich von 0 bis 10 g/10 min, vorzugsweise im Bereich von 0,01 bis 1 g/10 min und besonders bevorzugt im Bereich von 0,05 bis 0,6 g/10 min und der HLMI im Bereich von 1 bis 50 g/10 min, vorzugsweise im Bereich von 3 bis 30 g/10 min und besonders bevorzugt im Bereich von 5 bis 25 g/10 min ist.

20

Das Gewichtsmittel der Molmasse Mw liegt im allgemeinen im Bereich von 10000 bis 7000000, vorzugsweise im Bereich von 100000 bis 500000 g/mol. Die Molmassenverteilung Mw/Mn, gemessen nach der Methode der GPC (Gelpermeationschromatographie) bei 135°C in 25 1,2,4-Trichlorbenzol gegen Polyethylenstandard, liegt üblicherweise im Bereich von 3 bis 50, vorzugsweise im Bereich von 8 bis 30, und besonders bevorzugt im Bereich von 15 bis 30.

Im allgemeinen werden die im Reaktor erzeugten Polymerisate des 30 Ethylens in einem Extruder aufgeschmolzen und homogenisiert. Die Schmelzflussrate und die Dichte des Extrudats können sich dann von den entsprechenden Größen des Rohpolymerisats unterscheiden, liegen aber weiterhin im erfindungsgemäßen Bereich.

35 Bei der Olefinpolymerisation, bei der der erfindungsgemäß hergestellte Katalysator eingesetzt wird, können Homopolymere von Ethylen oder Copolymeren von Ethylen mit einem Comonomer mit 3 bis 12 C-Atome in einer Menge von bis zu 10 Gew.-% Comonomer hergestellt werden. Bevorzugt Copolymeren enthalten von 0,3 bis 1,5 40 Mol.-% Hexen, bezogen auf das Polymere und besonders bevorzugt 0,5 bis 1 Mol.-% Hexen.

Das erfindungsgemäße Ethylencopolymer kann mit anderen Olefinpolymeren, insbesondere Ethylenhomo- und copolymeren auch Mischungen 45 bilden. Diese Mischungen können einerseits durch das oben beschriebene gleichzeitige polymerisieren mehrerer Chrom-Katalysatoren hergestellt werden. Andererseits kann man diese Mischungen

## 12

auch einfach durch nachträgliches Blenden der erfindungsgemäßen Polymere mit anderen Ethylenhomopolymerisaten bzw. -copolymerisaten erhalten. Bevorzugt sind Mischungen, bei denen ein Teil durch Polymerisation mit einem erfindungsgemäßen Chrom-Katalysator herstellbar ist und der zweite Teil durch Polymerisation mit einem geträgerten, nicht titanisierten Chrom-Katalysator, welcher durch ein Verfahren beinhaltend die Schritte B) bis D) herstellbar ist, herstellbar ist. MFI, HMI, Dichte, Comonomergehalt, Mw und Mw/Mn dieser Mischungen liegen bevorzugt ebenfalls in dem Bereich der Polymerisate, welche mit nur einem der erfindungsgemäßen titanhaltigen Chrom-Katalysatoren hergestellt werden.

Die Ethylenkopolymere, Polymermischungen und Blends können außerdem noch an sich bekannte Hilfs- und/oder Zusatzstoffe enthalten, wie Verarbeitungsstabilisatoren, Stabilisatoren gegen Licht- und Wärmeeinflüsse, übliche Additive wie Gleitmittel, Antioxidationsmittel, Antiblockmittel und Antistatika, sowie gegebenenfalls Farbstoffe. Art und Menge dieser Zusatzstoffe sind dem Fachmann geläufig.

20 Die erfindungsgemäßen Polymere können auch nachträglich noch modifiziert werden durch Grafting, Vernetzung, Hydrierung, Funktionalisierung oder andere Funktionalisierungsreaktionen, die dem Fachmann bekannt sind.

25 Die erfindungsgemäßen Polymerisate eignen sich z.B. hervorragend zur Herstellung von Folien auf Blasfolienanlagen bei hohen Ausstossleistungen. Folien, welche die erfindungsgemäßen Polymerisate enthalten, zeichnen sich durch gute mechanische Eigenschaften aus. Bemerkenswert ist auch die hohe Blasenstabilität bei der Herstellung der Folien im Blasverfahren.

35 Die so erhaltenen Folien eignen sich insbesondere für den Verpackungsbereich sowohl für hochbeanspruchbare Schwersackverpackungen als auch für den Lebensmittelbereich. Weiterhin zeigen die Folien nur geringe Blockneigung und sind daher auch ohne oder mit nur geringen Gleit- und Antiblockmittelzusätzen maschinengängig.

Der erfindungsgemäße Phillips-Katalysator weist besondere unerwartete Vorteile auf. Er eignet sich hervorragend für die Homo- und Copolymerisation des Ethylenen nach den üblichen und bekannten particle-form-Verfahren in einer Gasphasenwirbelschicht-polymerisation. Hierbei liefert er mit hoher Produktivität (Co)Polymerisate von vorzüglicher Morphologie und guter Verarbeitbarkeit mit Schmelzflussindices von 0 bis 1 g/10 min, high-load Schmelzflussindices von 1 bis 50 g/10 min und Schmelzflussverhältnissen (HMI/MI) von 50 bis 200, welche bei der Verarbei-

## 13

tung nach dem Blasfolienextrusionsverfahren beim Austritt aus der Extruderdüse nur ein sehr geringes Schwellen zeigen. Die mit Hilfe des erfindungsgemäßen Phillips-Katalysators hergestellten (Co)Polymerisate eignen sich daher besonders hervorragend für die Verarbeitung nach dem Folienblas- und Blasformverfahren.

Die folgenden Beispiele erläutern die Erfindung.

10 Die Produktivität des Katalysators P/K bezieht sich auf die Menge isoliertes Polymerisat pro Menge eingesetztem Phillips-Katalysator in g.

Der Comonomergehalt der Ethylen/Alk-1-encopolymerisate (%C<sub>6</sub>), dessen Methylseitenketten-Gehalt pro 1000 C-Atome der Polymerkette (CH<sub>3</sub>/1000) und dessen Dichte wurde durch IR-Spektroskopie bestimmt.

20 Der Eta-Wert wurde mit einem automatischen Ubbelohde Viskometer (Lauda PVS 1) mit Dekalin als Lösungsmittel bei 130°C bestimmt (ISO1628 bei 130°C, 0,001 g/ml Decalin).

25 Die Bestimmung der Molmassenverteilungen und der daraus abgeleiteten Mittelwerte Mn, Mw und Mw/Mn erfolgte mittels Hochtemperatur-Gelpermeations-chromatographie in Anlehnung an DIN 55672 unter folgende Bedingungen: Lösungsmittel: 1,2,4-Trichlorbenzol, Fluss: 1ml/min, Temperatur: 135°C, Kalibrierung mit PE Standards.

30 Der Dyna-wert wurde nach DIN 53373 bestimmt.

Der HLMI wurde nach ISO 1133 bestimmt.

35 Der Dar Drop wurde nach ASTM D12709/A bestimmt.

Die Dichte wurde nach ISO 1183 bestimmt.

40 Abkürzungen in den folgenden Tabellen:

T	Temperatur während der Polymerisation
Mw	Gewichtsmittel der Molmasse
45 Mn	Zahlenmittel der Molmasse
Eta	Viskosität
Dichte	Polymerdichte Mw Gewichtsmittel der Molmasse

## 14

HLMI Schmelzflussindex bei 190°C und 21,6 kg  
MI Schmelzflussindex bei 190°C und 2,16 kg  
%C<sub>6</sub> Comonomergehalt des Polymeren

5

**Beispiele und Vergleichsversuche****Beispiel 1: Herstellung eines erfindungsgemäßen Katalysators**

10

Als Träger wurde ein sprühgetrocknetes Kieselgel mit einer BET-Oberfläche von 520 m<sup>2</sup>/g und einem Porenvolumen von 1,26 ml/g verwendet.

15

Derartige Trägermaterialien sind beispielsweise von der Firma Grace unter der Bezeichnung Sylopol® 2101 kommerziell erhältlich. 15 kg des Silicagels wurden 7 h im Vakuum (<10 mbar) bei 130°C getrocknet. Nach dem Abkühlen wurde eine Lösung aus 0,5 l Ameisensäure in 40 l Heptan zugeben und 30 min nachgerührt. Anschliessend wurden 3,9 l Titanitetraisopropylat unter Röhren zugeben. Nach einer Stunde wurde das Lösungsmittel abdestilliert. Anschliessend wurde der (titanisierte) Träger mit einer Lösung aus 600 g Chromnitrat (Cr(NO<sub>3</sub>)<sub>3</sub>\*9H<sub>2</sub>O) in 20 l Methanol versetzt, eine Stunde gerührt und danach das Lösungsmittel abdestilliert. Der so erhaltene Prækatalysator enthält 0,5 Gew.% Chrom und 3,6 Gew.% Titan.

20

Der Prækatalysator wurde in einer Gasphasenwirbelschicht aktiviert. Hierbei wurde unter Wirbeln mit Luft bis zur gewünschten Endtemperatur von 650°C aufgeheizt. Bei der Endtemperatur wurde 10 Stunden gehalten, anschliessend wieder auf Stickstoff umgestellt und abgekühlt.

25

**Beispiel 2 und 3: Gasphasenpolymerisation**

Die Polymerisation wurde in einem Wirbelschichtreaktor von 0,5 m Durchmesser durchgeführt. Die Reaktortemperatur ist in Tabelle 1 angegeben, der Druck im Reaktor war 21 bar. Das Reaktorgas hatte folgende Zusammensetzung: 56 Vol.% Ethen, 2 Vol% Hexan und die in Tabelle 1 angegebene Menge Vol.% 1-Hexen. Der Stickstoffgehalt (in Vol%) lässt sich daraus einfach durch 42 minus der in Tabelle 1 angegebenen Menge Hexen (in Vol%) errechnen. Als Katalysator diente der Katalysator gemäss Beispiel 1.

30

35

40

45

Tabelle 1

Bsp.	C6 <sup>2</sup> [Vol %]	T [°C]	Aktivität [gPE/gRat]	HIMI [g/10min]	Eta [dl/g]	Dichte [g/cm <sup>3</sup> ]	Mw [g/mol]	Mw/Mn
2	0,77	106	5871	12,5	3,4	0,9319	335247	23,6
3	0,77	105,3	5767	10,0	3,0	0,9325	282470	23,6

- 1 alle Angaben bzgl. Polymereigenschaften beziehen sich auf das direkt aus der Polymerisation erhaltenen Polymer
- 2 Volumen% Hexen im Reaktor

**Vergleichsbeispiel V1:**

Als Träger wurde das granuläre Kieselgel Sylopol® 332 der Fa. Grace mit einer BET-Oberfläche von 325 m<sup>2</sup>/g und einem Porenvolumen von 1,79 ml/g verwendet. 18 kg des Kieselgels wurden mit einer Lösung von 280 g Chromnitrat in 30 l Methanol versetzt und das Lösungsmittel abdestilliert. Der so erhaltene Prækatalysator enthält 0,2 Gew.% Chrom.

- 10 Dieser Prækatalysator wurde in einer Gasphasenwirbelschicht calciniert. Hierbei wurde auf die Endtemperatur von 700°C aufgeheizt, 10 Stunden bei dieser Temperatur gehalten und anschließend wieder auf Stickstoff umgestellt und abgekühlt. Die Polymerisation erfolgte in der Gasphase analog den Beispielen 2 und 3 mit 0,32  
15 Vol.% Hexen bei 110°C.

**Vergleichsbeispiel V2:**

- Als Prækatalysator wurde der kommerziell erhältliche Katalysator EP 350 HiTi (Grace) verwendet, ein granuläres Kieselgel, das 1  
20 20 Gew% Chrom und 3 Gew% Titan enthält und eine BET-Oberfläche von 502 m<sup>2</sup>/g und ein Porenvolumen von 1,95 ml/g besitzt.

- Der Prækatalysator wurde in einer Gasphasenwirbelschicht calciniert. Hierbei wurde auf die Endtemperatur von 575°C aufgeheizt,  
25 10 Stunden bei dieser Temperatur gehalten und anschließend wieder auf Stickstoff umgestellt und abgekühlt. Die Polymerisation erfolgte in der Gasphase analog den Beispielen 2 und 3 mit 0,32  
Vol.% Hexen bei 109°C.

- 30 **Vergleichsbeispiel V3:**  
Als Träger wurde das sprühgetrocknete Kieselgel aus Beispiel 1 mit einer BET-Oberfläche von 520 m<sup>2</sup>/g und einem Porenvolumen von 1,26 ml/g verwendet. 18 kg des Kieselgels wurden mit einer Lösung von 420 g Chromnitrat in 23 l Methanol versetzt und das Lösungsmittel abdestilliert. Der so erhaltene Prækatalysator enthält 0,3 Gew.% Chrom.

- Der Prækatalysator wurde in einer Gasphasenwirbelschicht calciniert. Hierbei wurde auf die Endtemperatur von 750°C aufgeheizt, 2  
40 2 Stunden bei dieser Temperatur gehalten und anschließend wieder auf Stickstoff umgestellt und abgekühlt. Die Polymerisation erfolgte in der Gasphase analog den Beispielen 2 und 3 mit 0,33  
Vol.% Hexen bei 107,4°C.

- 45 **Vergleichsbeispiel V4:**  
Der Prækatalysator wurde analog Vergleichsbeispiel V3 herge-

stellt.

Der Präkatalysator wurde in einer Gasphasenwirbelschicht calciniert. Hierbei wurde auf die Endtemperatur von 750°C aufgeheizt,

5 10 Stunden bei dieser Temperatur gehalten und anschließend wieder auf Stickstoff umgestellt und abgekühlt. Die Polymerisation erfolgte in der Gasphase analog den Beispielen 2 und 3 mit 0,39 Vol.% Hexen bei 107,5°C.

10 Vergleichsbeispiel V5:

Als Träger wurde ein sprühgetrocknetes Kieselgel mit einer BET-Oberfläche von 310 m<sup>2</sup>/g und einem Porenvolumen von 1,54 ml/g verwendet. 18 kg des Kieselgels wurden mit einer Lösung von 720 g Chromnitrat in 23 l Methanol versetzt und das Lösungsmittel abde-

15 stilliert. Anschliessend wurde eine Lösung aus in 20 l Heptan und 3,5 l Titanisopropylat unter Röhren zugeben. Nach einer Stunde wurde das Lösungsmittel abdestilliert. Der so erhaltene Präkatalysator enthält 0,5 Gew.% Chrom und 3 Gew.% Titan.

20 Der Präkatalysator wurde in einer Gasphasenwirbelschicht calciniert. Hierbei wurde auf die Endtemperatur von 750°C aufgeheizt, 2 Stunden bei dieser Temperatur gehalten und anschließend wieder auf Stickstoff umgestellt und abgekühlt. Die Polymerisation er-

25 folgte in der Gasphase analog den Beispielen 2 und 3 mit 0,9 Vol.% Hexen bei 105,8°C. Der Katalysator führte während der Polymerisation zu Brocken und Belägen im Reaktor.

Beispiel 4: Herstellung eines erfindungsgemässen Katalysators

30

Als Träger wurde ein sprühgetrocknete Kieselgel (siehe V5) mit einer BET-Oberfläche von 310 m<sup>2</sup>/g und einem Porenvolumen von 1,54 ml/g verwendet.

35 18 kg des Silikagels wurden 7 h im Vakuum (<10 mbar) bei 130°C getrocknet. Nach dem Abkühlen wurde eine Lösung aus 20 l Heptan und 3,5 l Titanisopropylat unter Röhren zugeben. Nach einer Stunde wurde das Lösungsmittel abdestilliert. Anschliessend wurde der (titanisierte) Träger mit einer Lösung aus 720 g Chromnitrat

40 (Cr(NO<sub>3</sub>)<sub>3</sub>\*9H<sub>2</sub>O) in 23 l Methanol versetzt, eine Stunde gerührt und danach das Lösungsmittel abdestilliert. Der so erhaltene Präkatalysator enthält 0,5 Gew.% Chrom und 3 Gew.% Titan.

45 Der Präkatalysator wurde in einer Gasphasenwirbelschicht calciniert. Hierbei wurde auf die Endtemperatur von 750°C aufgeheizt, 2 Stunden bei dieser Temperatur gehalten und anschließend wieder auf Stickstoff umgestellt und abgekühlt. Die Polymerisation er-

folgte in der Gasphase analog den Beispielen 2 und 3 mit 0,9 Vol.% Hexen bei 105,7°C. Der Katalysator führte während der Polymerisation nicht zu Brocken und Belägen im Reaktor.

5 Herstellung der Folie

Vergleichsbeispiele V1 bis V4, V6 und Beispiel 2:

zum Vergleich wurden granulierte PE-Griesse, die aus den erfindungsgemäßen und nicht erfindungsgemäßen Katalysatoren hergestellt wurden, zu Folien verarbeitet. Es wurden die Ethylenkoplymere aus Beispiel 2 und V1 bis V4 verwendet. Außerdem wurde ein handelsübliches Produkt (Finathene HF513 = Vergleichsbeispiel V6) auf die gleiche Art verarbeitet. Die folgende Tabelle 2 gibt einen Überblick über die Eigenschaften der PE-Granulate.

15

Die Granulierung wurde auf einer ZSK 40 (Werner & Pfleiderer) durchgeführt. Als Stabilisatoren wurden den PE-Chargen 500 ppm Irganox® 1076 und 1000 ppm Irgaphos® 168 (Ciba) zugesetzt. Die Temperatur der PE-Schmelze (Massetemperatur) lag bei 200°C bei einem Durchsatz von 100 kg/h.

20 Die Folienherstellung erfolgte auf einer Folienblasmaschine der Fa. Windmöller und Hölscher unter folgenden Einstellungen: Düsen-25 durchmesser 100 mm, Düsenspalt 1,2 mm, Massentemperatur 225°C, einem Massendruck entsprechend Tabelle 2, Aufblasverhältnis 1:4, Halslänge 900 mm, Foliendicke 20 µm. Der Polymerisatdurchsatz betrug 50 kg/h.

30 Die erfindungsgemäßen Polymerisate erzeugen einen niedrigen Massendruckaufbau am Extruderkopf der Folienblasmaschine, eine sehr gute Blasenstabilität und die Folien besitzen ein deutlich niedrigeres Stippenniveau.

35 Bei einer Folienherstellung mit dem Polimerisat aus Beispiel 2 konnte ohne Pumpen der Blase auch eine Folie mit einer Foliendicke von 5 µm, einem Aufblasverhältnis von 1:5 und mit einer Abzugsgeschwindigkeit von 110m/s hergestellt werden.

40

45

Tabelle 2

Bsp.	HLM1 [g/10min]	Eta [dl/g]	Dichte [g/cm <sup>3</sup> ]	%C <sub>6</sub> <sup>2</sup> [Gew. %]	Mw [g/mol.]	Mw/Mn
2	17,5	2,83	0,9328	4,5	265782	23,8
V1	14,0	3,3	0,9341	3,5	245154	10,9
V2	15,4	3,62	0,9364	2,9	294577	19,4
V3	13,9	3,21	0,9343	3,1	266769	11,4
V4	16,6	2,83	0,9338	2,9	300726	17,1
V6	14,5	2,9	0,9337	4,4	317716	20

Bsp.	Massedruck	Stippen topogr. <sup>3</sup>			Dart [g]	Drop impact [Nm/mm]	Dyna
		20-50 µm	50-100 µm	100-200 µm			
2	344	9	0	0	167	10,1	
V1	377	86	9	0	144	7,7	
V2	376	8	2	1	155	9,8	
V3	409	3	0	0	200	11,9	
V4	350	36	3	0	160	10,1	
V6	370	59	7	0	200	12	

<sup>1</sup> alle Angaben bzgl. Polymereigenschaften beziehen sich auf das granulierte Polymerisat

<sup>2</sup> C<sub>6</sub> = 1-Hexen Einbau im Polymer

<sup>3</sup> Stippen pro m<sup>2</sup> Film, deren Grösse mikroskopisch bestimmt wurde

**Beispiel 5**

Beispiel 4 wurde wiederholt, jedoch wurden 3,47 l Titan-tetraiso-propylat in 28 l Heptan und 1443 g Chromnitrat ( $\text{Cr}(\text{NO}_3)_3 \cdot 9\text{H}_2\text{O}$ ) in 5 25 l Methanol verwendet. Der so erhaltene Prækatalysator enthielt 1 Gew% Cr und 3 Gew. % Ti.

Die Calcinierung erfolgte ebenfalls analog Beispiel 4, jedoch bei 580°C.

10

Die Polymerisation erfolgte in der Gasphase analog den Beispielen 2 und 3 mit 0,7 Vol.% Hexen bei 107°C. Es wurde ein Polymer mit einer Dichte von 0,936 g/cm<sup>3</sup> (3,8 Gew.% C6 im Polymer), einem HLMi von 15,7 g/10 min, einem Eta-Wert von 2,63 dl/g, einem Mw von 15 238732 g/mol, einem Mw/Mn von 22,03 erhalten und daraus ein Film entsprechend den vorherigen Beispielen hergestellt. Der Masse-druck bei der Extrusion betrug 328. Der Film hatte einen Dyna-Wert von 8 Nm/mm und einem Dart drop impact von 160 g.

20

**Beispiel 6**

Beispiel 4 wurde wiederholt, jedoch wurden nur 720 g Chromnitrat ( $\text{Cr}(\text{NO}_3)_3 \cdot 9\text{H}_2\text{O}$ ) in 25 l Methanol verwendet und kein Titan-tetraiso-propylat zugegeben. Der so erhaltene Prækatalysator enthielt 0,5 25 Gew% Cr.

30

Dieser Katalysator wurde mit dem Katalysator aus Beispiel 5 in der Menge 1:1 vermischt. Die Calcinierung der so erhaltenen Mi-schung erfolgte ebenfalls analog Beispiel 4, jedoch bei 550°C.

Die Polymerisation erfolgte in der Gasphase analog den Beispielen 2 und 3 mit 0,98 Vol.% Hexen bei 105,4°C. Es wurde ein Polymer mit einer Dichte von 0,9324 g/cm<sup>3</sup> (4,9 Gew.% C6 im Polymer), einem 35 HLMi von 9,2 g/10 min, einem Eta-Wert von 3,06 dl/g, einem Mw von 324844 g/mol, einem Mw/Mn von 26,45 erhalten und daraus ein Film entsprechend den vorherigen Beispielen hergestellt. Der Masse-druck bei der Extrusion betrug 386. Der Film hatte einen Dyna-Wert von 12,4 Nm/mm und einem Dart drop impact von 197 g.

40

45

## Patentansprüche

1. Verfahren zur Herstellung von geträgerten, titanisierten  
5 Chrom-Katalysatoren, dadurch gekennzeichnet, dass es folgende Schritte umfasst:
  - A) Kontaktieren eines sphärischen, sprühgetrockneten, oxidi-  
10 schen Trägermaterials in einer Suspension mit einer Titanverbindung,
  - B) Kontaktieren des so behandelten Trägermaterials in einer Suspension mit einer Chromsalzlösung und anschliessendes Entfernen des Lösungsmittels,
- 15 C) optional Calcinierung des nach Schritt B) erhaltenen Präkatalysators in einer Inertgasatmosphäre bei Temperaturen grösser 280°C und anschließende
- 20 D) Aktivierung des nach Schritt B) oder C) erhaltenen Präkatalysators in einer sauerstoffhaltigen Atmosphäre bei Temperaturen von 500°C bis 800°C.
- 25 2. Verfahren nach Anspruch 1, dadurch gekennzeichnet, dass als oxidisches Trägermaterial ein Silicagel eingesetzt wird.
- 30 3. Verfahren nach Anspruch 1 oder 2, dadurch gekennzeichnet, dass das Porenvolumen des Trägermaterials bei 0,5 bis 3 ml/g liegt.
4. Verfahren nach den Ansprüchen 1 bis 3, dadurch gekennzeich-  
35 net, dass die spezifische Oberfläche des Trägermaterials bei 50 bis 600 m<sup>2</sup>/g liegt.
5. Verfahren nach den Ansprüchen 1 bis 4, dadurch gekennzeich-  
40 net, dass der mittlere Teilchendurchmesser des Trägermate-  
rials bei 10 bis 1000 µm liegt.
6. Verfahren nach den Ansprüchen 1 bis 5, dadurch gekennzeich-  
45 net, dass das Trägermaterial vor Kontaktieren mit der Titan-  
verbindung mit einer Säure aufgeschlämmt wird.
7. Geträgerter, titanisierter Chrom-Katalysator erhältlich nach dem Verfahren gemäß den Ansprüchen 1 bis 6.

8. Geträgerter, titanisierter Chrom-Katalysator nach Anspruch 7 mit einem Chromgehalt von 0,1 bis 5 Gew.-% und einem Titan-gehalt von 0,5 bis 10 Gew.-%.
- 5 9. Verfahren zur Herstellung von Ethylenhomopolymerisaten und -copolymerisaten mit  $\alpha$ -Olefinen durch Polymerisation von Ethylen oder von Gemischen aus Ethylen und  $\alpha$ -Olefinen, dadurch gekennzeichnet, dass man das Verfahren in Anwesenheit mindestens eines geträgerten, titanisierten Chrom-Katalysators gemäss Anspruch 7 oder 8 durchführt.
10. 10. Verfahren nach Anspruch 9, dadurch gekennzeichnet, dass man das Verfahren in Anwesenheit eines geträgerten, titanisierten Chrom-Katalysators gemäss Anspruch 7 oder 8 und eines geträgerteren, nicht titanisierten Chrom-Katalysators, welcher durch ein Verfahren herstellbar ist, in dem ein sphärisches, sprühgetrocknetes Trägermaterial gemäß den Schritten B) bis D) nach Anspruch 1 behandelt wird, durchführt.
- 15 20 11. Verfahren nach Anspruch 9 oder 10, dadurch gekennzeichnet, dass die Polymerisation in der Gasphase durchgeführt wird.
12. 25 13. Ethylenhomopolymerisate und -copolymerisate mit  $\alpha$ -Olefinen erhältlich durch ein Verfahren gemäß den Ansprüchen 9 bis 11.
- 25 30 14. 15. Folien, enthaltend Ethylenhomopolymerisate und -copolymerisate gemäß Anspruch 12 oder 13 zur Herstellung von Folien.